PCT

ВСЕМИРНАЯ ОРГАНИЗАЦИЯ ИНТЕЛЛЕКТУ АЛЬНОЙ СОБСТВЕННОСТИ Международное биро

МЕЖДУНАРОДНАЯ ЗАЯВКА, ОПУБЛИКОВАННАЯ В СООТВЕТСТВИИ С ДОГОВОРОМ О ПАТЕНТНОЙ КООПЕРАЦИИ (РСТ)

(51) Международная классификация изобретения 6: B01F 7/00

A1

(11) Номер международной публикации:

WO 98/20778

(43) Дата международной

публикации:

11 июля 1996 (11.07.96)

(21) Номер международной заявки:

PCT/RU95/00061

(22) Дата международной подачи:

7 апреля 1995 (07.04.95)

(30) Данные о приоритете:

TORG, Kazan (RU)].

94045538

29 декабря 1994 (29.12.94)

(71) Заявители (для всех указанных государств, краме

(71)(72) Заявители и изобретатели: ФОМИН Владимир

US: I.F.F. INVESTMENTS LTD. [CY/CY]; 69, Ma-

kariou Avenue, Scala Court, Office No. 1 P.O.B., 602 Larnaca, Cyprus (CY) TOPFOBO-IIPOMЫШЛЕН-HAS KOMITAHUS EBPOUHTOPT (RU/RU); 420083

Kasahb, ул. Журналнстов, д. 54 (RU) [TORGOVO-PROMYSCHLENNAYA COMPANIA EVROIN-

Михайлович [RU/RU]; 420101 Казань, ул. Карбышева, д. 33, кв. 13 (RU) [FOMIN, Vladimir Mikhailo-

vich, Kazan (RU)], ФЕЛОРОВ Александр Лмитриевич [RU/RU]; 420061 Казань, ул. Космонавтов, д. 7,

KB. 41 (RU) [FEDOROV, Alexandr Dmitrievich, Ka-

zan (RU)]. ЛЕБЕДЕВ Сергей Германович [RU/RU];

420066 Казань, ул. Декабристов, д. 8, кв. 16 (RU) [LEBEDEV, Sergei Germanovich, Kazan (RU)]. ГА-

ТАУЛЛИН Рустем Шамгунович [RU/RU]; 420111

Казань, ул. К.Маркса, д. 23/6, кв. 88 (RU) [GATAUL-

LIN, Rustem Shamgunovich, Kazan (RU)]. BOJIKOB Герман Альфредович [RU/RU]; 420059 Казань, ул.

Эсперанто, д. 9/2, кв. 42 (RU) [VOLKOV, German

Alfredovich, Kazan (RU)] КРУГЛОВ Александр Бо-

рисович 107014 Москва, ул. Стромынка, д. 1, кв. 6 (RU) [KRUGLOV, Alexandr Borisovich, Moscow

(RU)]. АГАФОНОВ Юрий Михайлович [RU/RU];

(72) Изобретатели; и (75) Изобретатели / Заявители (только для US): ГАЙ-ФУЛЛИН Валерий Ванзович (RU/RU); 422700 с.

Высовая Гора, Высокогорский район, ул. Полисвая, д. 33a (RU) [GAIFULLIN, Valery Vaizovich, s. Vysokaya Gora (RU)]. ЗАХАРОВ Сергей Александрович [RU/RU]; 420015 Казань, ул. Б.Красная, д. 54, ms. 40 (RU) [ZAKHAROV, Sergei Alexandrovich,

Kazan (RU)].

(74) Агент: КРУГЛОВ Александр Борисович; 123100 Москва, Шмедтовский проезд, д. 3, Адвокатское бюро «РЕЗНИК, ГАГАРИН & ПАРТНЁРЫ» (RU) (KRU-GLOV, Alexandr Borisovich, Moscow (RU)].

(81) Уназанные государства: АМ, АТ, AU, BB, BG, BR, BY, CA, CH, CN, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, GB, GE, HU, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LK, LR, LT, LU, LV, MD, MG, MN, MW, MX, NL, NO, NZ, PL, PT, RO, SD, SE, SI, SK, TJ, TT, UA, US, UZ, VN, европейский па-TEHT (AT, BE, CH, DE, DK, ES, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE), патент OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, ML, MR, NE, SN, TD, TG), патент ARIPO (KE, MW, SD, SZ, UG).

Опубликована

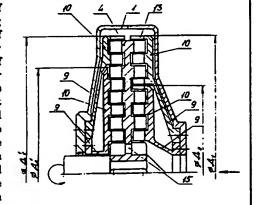
С отчетом о международном поиске. С изменённой формулой изобретения и объяснением.

(54) Title: METHOD OF TREATING FLUID MEDIUMS AND A ROTARY-PULSATION DEVICE FOR CARRYING OUT THE SAID METHOD

(54) Название изобретения: СПОСОБ ОБРАБОТКИ ЖИДКОТЕКУЧИХ СРЕД И РОТОРНОПУЛЬСАЦИОНный аппарат для его осуществления

(57) Abstract

The proposed method of treating fluid mediums involves treatment of the medium in question in a rotary-pulsation device, the medium being subjected to the additional acoustic action of the stator in the form of oscillations of varying frequency and amplitude; the frequency is varied by altering the rotor speed, while the amplitude is determined by the moment of inertia of the revolving rotor. The rotary-pulsation device contains one or more stators (10) so mounted in a housing (1) as to leave a gap which permits the stator (10) to execute three-dimensional oscillations by means of at least one support point. The stator can be mounted in the housing (1) by the central section in the region of rotation of the rotor (4); the central section can take the form of a conical or cylindrical shell, while the peripheral section can take the form of a disc or truncated cone. The rotating disc of the rotor (4) which generates three-dimensional oscillations in the stator (10) generates a radial flow of treated medium which passes through an inlet nozzle and thence through apertures (15) and the flow-through channels (13). The stators can have different individual oscillating frequencies depending on their different dimensions, $O\Delta_1$, $O\Delta_2$, $O\Delta_1$, $O\Delta_2$.



420039 Казань, ул. Гагарина, д. 89, кв. 53 (RU) [AGAFONOV, Jury Mikhailovich, Kazan (RU)]. ЯРЫГИН Владимир Ефимович [RU/RU]; 420133 Казань, ул. Лаврентьева, д. 28, кв. 189 (RU) [YARYGIN, Vladimir Efimovich, Kazan (RU)].

Способ обработки жидкотекучих сред заключается в обработке жидкотекучей среды в роторно-пульсационном аппарате в условиях дополнительного акустического воздействия статора на среду колебаниями различной частоты и амплитуды, при этом частоту воздействия регулируют числом оборотов ротора, а амплитуду воздействия — моментом инерции массы диска вращающегося ротора. При этом используют роторно-пульсационный аппарат, содержащий один или несколько статоров (10), установленных в корпусе (1) с зазором, позволяющим статору (10) совершать объемные колебания посредством, по меньшей мере, одной точки опоры. Статор может быть установлен в корпусе (1) посредством центральной части в области вращения ротора (4), которая может быть выполнена в виде конической или цилиндрической обечайки, а периферийная часть — в виде диска или усеченного конуса. Вращающийся диск ротора (4), генерирующий объемные колебания статора (10), создает радиальный поток обрабатываемой среды. Обрабатываемая среда поступает через входной натрубок, а далее движется через окна (15) и через проточные каналы (13). Статоры могут иметь разную частоту собственных колебаний за счет разных геометрических размеров ОД₁, ОД₂, ОД₁, ОД₂.

исключительно для целей информации

Коды, используемые для обозначения стран-членов РСТ на титульных листах бронпор, в воторых публикуются международные заявия в соответствии с РСТ.

AT	Австрен	FI	Финания	MIR	Мавритания
ĀŪ	Австражия	PR	Франции	MW	Masass
BB	Барбадос	GA	Габов	NE	Нитер
			Demonstra	NL	Uman
BR	Больгия	GB	Велинобратания		Нидеравиды
BF	Вуркина Фасо	GN	Pasterior .	NO	Норветия
BG	Болгария	GR	Греция	NZ	Новая Зеландия
BJ	Bestutti	HU	Венгрия	PL	Польша
BR	Бразилия	IE	Ирландия	PT	Португалыя
CA	Камада	TT	Италия	RO	Румыния
æ	Пентральноефриканская	JP	Япоспек	RU	Российская Федерация
	Республика	KP	Корейская Народно-Демо-	SD	Судан
BY	Беларусь		претическая Республика	SE	Швеция
CG	Koerro	KR	Корейская Республика	SI	Словения
CH	Шиейкарка	KZ.	Казахстан	SK	Слования
a	Кот д'Изуар	LI	Лихтенничейн	SN	Сенегал
CM	Камерун	LK	Шри Ланка	TD	Дад
CN	Kurrait	LU	Люксембург	TG	Toro
CS	Чехослования	LV	Летина	UA	Украина
CZ	Чепиская Республика	MC	Mostago	US	Соединенные Штаты
DE	Гермения	MG	Мадагаскар		Америки
DK	Дажия	ML	Mazu	UZ	Узбекистан
ES	Испания	MN	Монголия	VN	Вьетнам

WO 96/20778

СПОСОБ ОБРАБОТКИ ЖИДКОТЕКУЧИХ СРЕД И РОТОРНО-ПУЛЬСАЦИОННЫЙ АППАРАТ ДЛЯ ЕГО ОСУЩЕСТВЛЕНИЯ

Изобретение относится к способам обработки жидкотекучих сред и устройст-5 вам для его осуществления и может найти применение в жимико-фотографической, жимической, пищевой, фармацевтической, микробиологической промышленности.

Известны способы обработки жидкотекучих сред, например, способы получения дисперсий гидрофобных цветообразующих компонент для изготовления цветных кинофотоматериалов путем диспертирования дисперсной фазы (раствора компонент 10 в высокожипящих растворителях) в дисперсионной среде (водном растворе желатина и смачивателя) в известных диспертирующих устройствах, а именно, гомстенизаторах высокого давления [1], ультразвуковых диспертаторах [2].

Известные способы позволяют получать дисперсии цветообразующих компонент со средним диаметром & частиц дисперсиой фазы 0.2 + 0.4 мкм.

Известны способы обработки жидкотекучих сред, например, молока или молочных продуктов путем дисперсирования дисперсной фазы молока (молочных жировых шариков) в дисперсионной среде (плазме молока) с использованием гомогенизаторов высокого давления, ультразвуковых диспергаторов, магнитострикционных вибраторо» [3].

20 Указанные способы диспертирования (гомогенизации) молока обеспечивают дробление исходных жировых шариков со средним диаметром 3.9 мкм до 1 + 1.8 мкм [3], и, в сочетании с раздельным процессом пастеризации при +75 + +90° С, позволяют снизить общую бактериальную обсемененность, инактивировать патогенную микрофлору и получить продукт, безопасный для потребителя в санитарно25 гигиеническом отношении.

Наиболее близким к предложенному является способ обработки жидкотекучей среды, а именно, способ получения дисперсий путем диспергирования и стерилизации жидких многокомпонентных продуктов в роторно-пульсационном аппарате (РПА) стерилизаторе-гомогенизаторе [4].

30 Согласно известному способу, например, жидкий молочный продукт, состоящий из дисперсной фазы и дисперсионной среды, подается в стерилизатор-гомогенизатор при температуре +70° С, где обрабатывается между вращающимся ротором и статором в условиях кавитации, периодически меняющихся давления, скорости, и выходит диспергированный, гомогенизированный и стерилизованный из аппарата
35 с температурой +150° С. При этом размер частиц дисперсной фазы составляет 10 + 40 мкм.

Известны устройства для обработки жидкотекучих сред, например, для получения дисперсий или змульсий, в которых осуществляются процессы эмульгирования дисперсной фазы в дисперсионной среде.

40 Известно устройство [5], которое содержит ротор, установленный на валу, выполненный в виде диска с размещенными на его торцах коаксиальными цилиндрами с проточными каналами и радиальными лопатками. Ротор установлен в статоре, и вместе они размещены в корпусе аппарата. На статоре установлены коаксиальные цилиндры с проточными каналами. Корпус аппарата имеет входной и выходной патрубки. Устройство работает следующим образом. Обрабатываемая жидкотекучая среда через входной патрубок поступает в корпус устройства, где

за счет центробежных сил, создаваемых вращающимся ротором, она движется в радиальном направлении. Проходя последовательно через ступени "ротор-статор", жицкотекучая среда подвергается механическому воздействию со стороны элементов конструкции аппарата: лопаток ротора, вубьев ротора и статора, образован-5 ных боковыми поверхностями и прорезями коаксиальных цилиндров ротора и статора. Эти воздействия приводят к перемешиванию, растворению, измельчению, диспергированию, эмульгированию, гомогенизации в жидких многокомпонентных системах.

Наиболее близким к изобретению по технической сущности является устрой-10 ство [6], содержащее корпус с входным и выходным патрубками. В корпусе установлен ротор, выполненный в виде диска с установленными на его торце концентрично радиальными лопатками и коаксиальными цилиндрами с прорезями. Диск устанскием на валу, соединенным с электроприводом. В корпусе на опорак, выполненных в виде упругих лопаток, установлен статор, выполненный в виде диска 15 с размещенными на его торце, обращенному к ротору, коаксиальными цилиндрами с прорезями. Устройство работает следующим образом. Обрабатываемая жидкотекучая среда через входной патрубок поступает в корпус. Вращение от электропривода через вал передается диску ротора. Диск ротора за счет лопаток и прорезей в коаксиальных цилиндрах создает радиальный поток обрабатываемой среды. Дви-20 гаясь в радиальных зазорах между боковыми поверхностями коаксиальных цилиндров ротора и статора, за счет чередования совмещения и несовмещения прорезей в коакснальных цилиндрах ротора и статора, обрабатываемая среда подвергается воздействиям за счет градиента скорости, градиента давления, кавитации, акустики. Кроме того, за счет крутильных колебаний статора, стенки прорезей в ко-25 аксиальных цилиндрах статора активно воздействуют на обрабатываемую жидкотекучую среду. Это воздействие позволяет получать тонкие дисперсии со средним диаметром частиц дисперсной фазы порядка 0.2 + 0.3 мкм.

Техническим эффектом изобретения является повышение эффективности процесса обработки жидкотекучих систем в части расширения сферы применения его 30 для обработки различных по составу и природе жидкотекучих систем, в частности, для одновременного диспергирования, гомогенизации, пастеризации, стерилизации жидких сред.

Указанный эффект в части способа достигается тем, что в способе обработки жидкотекучей среды в роторно-пульсационном аппарате, согласно изобрезению, используют роторно-пульсационный аппарат, в котором обработку ведут в условиях дополнительного акустического воздействия статора на среду колебаниями различной частоты и амплитуды. Частоту воздействия регулируют числом оборотов ротора, а амплитуду воздействия — моментом инерции массы диска вращающегося ротора. (См. приведенные ниже примеры.) Момент инерции массы диска 40 ротора J_M определяют следующим образом: $J_M = 0.5 \cdot M \cdot R^2$, где J_M — момент инерции массы диска ротора. R — радиус диска ротора.

Для усиления эффекта, например, при обработке труднодиспергируемых жидкотекучих систем, обработку ведут в области резонансных колебаний статора.

45 Для усиления эффекта обработку ведут в условиях параметрических колебаний статора. Например, по мере изменения в процессе обработки физических свойств обрабатываемой жидкотекучей системы (температура, вязкость, размеры частиц дисперсной фазы, и т.д.) меняют число оборотов ротора, тем самым меняя частоту воздействия статора на обрабатываемую систему.

Кроме того, можно использовать роторно-пульсационный аппарат, который снабжен, по меньшей мере, одним дополнительным статором, при этом подбирают 5 статоры с совпадающими или несовпадающими собственными частотами колебаний.

Для усиления эффекта регулируют величину зазора между ротором и статором и/или величину отклонения от соосности ротора относительно статора.

Кроме того, согласно изобретению, используют роторно-пульсационный аппарат, в котором ротор и статор снабжены турбулизирующими элементами, имеющими 10 различные собственные частоты колебаний.

Указанный технический эффект в части устройства достигается тем, что в устройстве, содержащем корпус, внутри которого установлены ротор и статор, согласно изобретснию, статор установлен в корпусе посредством, по крайней мере, одной точки опоры и имеет зазор по отношению к корпусу и ротору для 15 обеспечения возможности осуществления им объемных колебаний.

При этом статор может быть закреплен в корпусе центральной частью в области оси вращения ротора.

Центральная часть статора может быть выполнена в виде конической или цилиндрической обечайки, а периферийная часть — в виде диска или усеченного 20 конуса.

Кроме того, в конический или цилиндрический обечайке центральной части статора могут быть выполнены окна.

Кроме того, роторно-пульсационный аппарат может быть снабжен, по меньшей мере, одним дополнительным статором, установленным коаксиально имеющемуся 25 статору с той же стороны от ротора, при этом, статоры могут быть выполнены с совпадающими или несовпадающими собственными частотами колебаний.

Аппарат может быть снабжен, по меньшей мере, одини дополнительным статором, установленным с другой стороны ротора.

Статоры могут быть выполнены с различной упругостью.

30 Для усиления эффекта обработки статор или статоры могут быть установлены с возможностью изменения зазора относительно ротора и/или с возможностью от-клонения от соосности ротора и статора.

На поверхностях ротора и статора или статоров, обращенных друг к другу, могут быть выполнены турбулизирующие элементы.

35 Турбулизирующие элементы могут быть выполнены в виде коаксиальных допаток или коаксиальных цилиндров с проточными каналами или прорезями.

Такое выполнение роторно-пульсационного аппарата приводит к тому, что статор под действием пульсаций давления, пульсации скорости потока обрабатываемой жидкотекучей среды совершает вынужденные объемные колебания, осуществаемой жидкотекучей среде, обрабатываемой в устройстве, акустические колебания различной, в том числе и большей относительно известных устройств, мощности, которые, в свою очередь, интенсифицируют процессы диспертирования, растворения, гомогенизации, перемешивания, а кроме того позволяют осуществлять дополнительно процессы пастеризации или стерилизации жидких сред. Мощность и эффективность воздействия статора на обрабатываемую среду видны из примеров обработки молюка. Из приведенных данных (см. ниже, пример 3) видно, что акустическое

воздействие статора на молоко позволяет снизить температуру пастеризации или стерилизации молока, при этом наблюдается значительное снижение ОМЧ (общего микробного числа) по сравнению с допустимыми значениями по ГОСТу. Широкий частотный спектр воздействия статора позволяет для каждой конкретной обраба-5 тываемой среды подобрать оптимальные режимы обработки, необходимые для получения целевых продуктов. Так, например, при диспергировании дисперсий гидрофобных цветообразующих компонент, являющихся наиболее труднообрабатываемыми средами, обработку ведут в области резонансных колебаний статора, что значительно повышает эффективность обработки, позволяет получать высокооднородные 10 дисперсии (см. примеры 1, 2). Поскольку эта обработка протекает в циклическом режиме, (обрабатываемая среда многократно проходит через роторно-пульсационный аппарат), в процессе которой происходит изменение физических свойств обрабатываемой среды за счет изменения, например, размера частиц дисперсной фазы, вязкости, температуры, то по мере продолжительности обра-15 ботки меняются акустические свойства обрабатываемой среды. Поэтому в процессе обработки изменением числа оборотов ротора меняют частоту воздействия статора на обрабатываемую среду с тем, чтобы процесс диспергирования протекая наиболее эффективно, т.е. обработку ведут в условнях параметрических колебаний статора.

Установку статора в корпусе роторно-пульсационного аппарата посредством, по крайней мере, одной точки опоры осуществляют так, чтобы статор имел зазор между корпусом и ротором. Такая установка статора приводит к тому, что под действием пульсирующего давления, пульсирующей скорости потока обрабатываемой среды, создаваемых вращающимся ротором, статор совершает вынужденные объемные 25 колебания относительно ротора и корпуса.

Конструктивно узел крепления статора к корпусу может быть расположен в центральной части статора в области оси вращения ротора и представляет собой коническую или цилиндрическую обечайку, а периферийная часть статора может быть выполнена в виде диска или усеченного конуса. Такое выполнение статора 30 позволяет ему, как и в предыдущем случае, совершать вынужденные объемные колебания, оказывая акустическое воздействие на обрабатываемую жидкотекучую среду.

Выполнение окон в конической или цилиндрической обечайках приводит к тому, что обрабатываемая жидкотекучая среда, находящаяся между диском статора и 35 корпусом аппарата, через эти окна вновь поступает в пространство между ротором и статором, после чего, пройдя повторную обработку, покидает роторнопульсационный аппарат.

Установка двух и более статоров с одной стороны диска ротора приводит к тому, что каждый из этих статоров, обладая своими, определенными геометричес40 кими размерами, обладает и своими акустическими свойствами. Каждый из этих статоров работает наиболее эффективно в своей области частот и оказывается эффективным в своей стадии диспергирования. А т.к. в процессе диспергирования размеры частиц фазы не однородны, то для каждой группы таких частиц наиболее интенсивное воздействие оказывает определенный статор с определенной геомет45 рической характеристикой. Таким образом расширяется спектр частот, излучаемых статором.

Установка статора с обенх сторон диска ротора, с установкой при этом на диске ротора на обоих его торцах концентрично радиальных лопаток и коакси-

альных цилиндров с прорезями (проточными каналами), приводит к тому, что оба статора в процессе работы оказывают друг на друга акустическое воздействие, интенсифицируя процесс диспергирования в обрабатываемой системе.

Выполнение статоров с различной упругостью, а следовательно, и различной 5 собственной частотой колебаний достигается за счет изготовления их из разных материалов (металлов), с различной толщиной стенок диска или конуса, с различной толщиной коаксиальных цилиндров статора, что приводит, как и в предыдущем случае, к расширению спектра частот, излучаемых статором, что в свою очередь повышает эффективность процесса диспергирования и уменьшает размеры 10 частиц дисперсной фазы.

Установка статора или статоров с возможностью изменения расстояния между ротором и статором и величины отклонения соосности ротора относительно статора приводит к тому, что для каждой конкретной обрабатываемой среды удается подобрать оптимальные расстояния между ротором и статором, при которых достигаются максимальные акустические излучения статора или статоров, что, в свою очередь, позволяет повысить эффективность воздействия статора или статоров на обрабатываемую среду, и в процессе диспергирования получить частицы дисперсной фазы с минимально возможным для данной системы диаметром частиц, оказать максимальное стерилизующее действие.

Выполнение на поверхностях статора и ротора, обращенных друг к другу, турбулизирующих элементов приводит к тому, что эти элементы турбулизируют поток обрабатываемой жидкотскучей среды, значительно улучшая перемешивание в среде, что позволяет получить, например, высокооднородные дисперсные системы с узкой кривой распределения частиц дисперсной фазы по размерам.

25 Выполнение турбулизирующих элементов в виде коаксиальных радиальных допаток или коаксиальных цилиндров с проточными каналами или прорезями позволяет, кроме турбулизации потока, создать радиальное движение жидкотекучей обрабатываемой среды в роторно-пульсационном аппарате за счет вращения ротора, а также создать пульсирующий поток этой среды.

30 Существенными отличительными признаками изобретения являются режим обработки среды, использование роторно-пульсационного аппарата с вышеописанной конструкцией статора, наличие нескольких статоров с совпадающими или несовпадающими собственными частотами колебаний и возможностью перенастройки режимов обработки.

35 Сравнительный анализ предлагаемого изобретения с известными техническими решениями позволяет сделать вывод о новизне и соответствии условию изобретательного уровня предлагаемого изобретения.

На фиг.1 изображен продольный разрез предлагаемого устройства, на фиг. 2 — сечение А-А фиг. 1, на фиг. 3 — сечение Б-Б фиг.1, на фиг. 4 изображен узел 40 крепления статора "В" фиг. 1, на фиг. 5 изображен статор, выполненный в виде усеченного конуса, на фиг. 6 — два статора с обеих сторон диска ротора, на фиг. 7 — два статора с одной стороны диска ротора, на фиг. 8 — по два статора с каждой из сторон диска ротора с различными геометрическими параметрами $\mathfrak{D} \mathfrak{A}_1'$, $\mathfrak{D} \mathfrak{A}_2'$, $\mathfrak{D} \mathfrak{A}_1$, $\mathfrak{D} \mathfrak{A}_2$, на фиг. 9 — два статора (по одному с каждой стороны диска рото—45 ра) с различными геометрическими параметрами $\mathfrak{D} \mathfrak{A}_1'$, $\mathfrak{D} \mathfrak{A}_1$, \mathfrak{A}_1' , \mathfrak{A}_2' , \mathfrak{S}_2' , \mathfrak{S}_3 , на фиг. 10 — ротор и статор, установленные с отклонением от соосности \mathfrak{A}_1' , на фиг. 11 изображен продольный разрез предлагаемого устройства, у которого ста—

тор установлен в корпусе посредством одной точки опоры, например, стержия, и имеет зазоры по отношению к корпусу и ротору, на фиг.12 изображено сечение Г-Г фиг.11, на фиг.13 изображено сечение Б-Б фиг.1 с окнами, выполненными в уале крепления статора, в обечайке, на фиг.14 изображена боковая поверхность 5 обечайки с окнами.

6

Устройство (фиг.1) содержит корпус 1 с входным 2 и выходным 3 патрубками. Внутри корпуса установлен ротор, выполненный в виде диска 4, с установленными на его торце или торцах (фиг.б) концентрично радиальными лопатками 5 ж коаксмальными цилиндрами 6 с проточными каналами (прорезями) 7. Диск 4 10 установлен на валу 8, который соединен с регулируемым приводом, в частности, с регулируемым электроприводом (не показан). Центральная часть 9 статора 10 выполнена в виде конической (фиг.1) или цилиндрической (фиг.4) обечайки, периферийная часть 11 корпуса - в виде диска или усеченного конуса (фиг.5).

Статор 10 расположен в корпусе с завором с одной или обенх сторон диска 15 4. с каждой из сторон диска 4 ротора может быть один или два, или более статоров. Каждый из них выполнен в виде усеченного конуса или плоского диска, на торце которого, обращенном к диску 4 ротора, размещены турбулизирующие элементы - коаксиальные цилиндры 12 с проточными каналами (прорезями) 13. Как показано на фиг. 8, 9 статоры могут иметь различные диаметры ФД';; ФД';; ФД';;

20 $\emptyset \square_2^{\infty}$ и т.д., различную толщину $S_1,\ S_2,\ S_3$ и т.д. Статоры могут быть выполнены из различных материалов, например, один из титанового сплава, второй из легированной стали, третий из броизы с различными модулями упругости. Статоры могут изменять зазор между ротором и корпусом за счет подбора прокладок 14, $(\phi_{\rm MT}.9)$, имеющих различную толщину $h_{\rm s},\ h_{\rm s}$ и т.д. В диске 4 ротора выполнены 25 окна 15.

В аппарате предусмотрено отклонение от соосности ротора и статора. Например, на фиг.10 показано, что оси ротора (1) и статора (11) могут образовывать угол а. Кроме того, оси статора и ротора могут быть параллельны, т.е. смещены относительно друг другу на величину эксцентриситета.

Статор 10 может быть установлен в корпусе 1 посредством одной точки, а именно стержия 16. На обечайке центральной части 9 могут быть выполнены окна 17 для перетекания обрабатываемой жидкотекучей среды.

Устройство работает следующим образом. Обрабатываемая жидкотекучая среда через входной патрубок 2 поступает в корпус 1. Вращение от регулируемого при-35 вода через вал 8 передается диску 4 ротора. Вращающиеся вместе с диском 4 ротора радиальные допатки 5 и боковые поверхности прорезей (проточных каналов) 7 коаксиальных цилиндров 6 за счет центробежных сил создают радиальное движение обрабатываемой среды. Обрабатываемая жидкотекучая среда через окна 15 в диске 4 поступает в полость второго статора, установленного с другой стороны 40 диска 4 ротора. Двигаясь в радиальных зазорах между передними и задними кромками радиальных лопаток 5 ротора и боковыми поверхностями коаксиальных цилинпров 12 статора/статоров 10 и боковыми поверхностями коаксиальных цилиндров 6 ротора, а так же в прорезях 7 ротора и 13 статора 10, жидкотекучая среда за счет совмещения и несовмещения прорезей 7 ротора и прорезей 13 статора 10 45 подвергается интенсивным воздействиям за счет градиента скоростей, градиента давлений, кавитации, акустики. Статор или статоры 10, жестко закрепленные в области оси вращения ротора и установленные в корпусе 1 с зазором относительно него, под действием пульсаций давления, скорости начинают совершать колебания относительно корпуса 1 и диска 4 ротора, причем эти колебания представляют собой объемиме колебания поверхности или поверхностей статора 10. Аналогичные колебания статор совершает и в случае, когда он крепится к корпусу 1 в одной точке посредством, например, стержия 16. Эти колебания воздействуют на обрабатываемую среду, находящуюся как между диском 4 ротора и статором 10, так и статором 10 и корпусом 1. Эти воздействия статора 10 приводят к резкому повышению интенсивности прощессов, протекающих в роторно-пульсационном аппарате. Так, в предлагаемом устройстве имеет место низкотемпературная стерили—
10 защия молока (см. пример № 3 по способу), что было не достижимо в известных устройствах как роторно-пульсационного, так и других типов. Обрабатываемая жидкотекучая среда, находящаяся в зазоре между статором 10 и корпусом 1, через окна 17, выполненные в обечайке 9, поступает вновь в пространство между ротором и статором и затем выводится через выходной патрубок 3 из устройства.

Акустическое воздействие статора 10 на обрабатываемую среду, в предлагаемом устройстве более мощное за счет очень интенсивного перемешивания обрабатываемой среды в зоне акустического воздействия на нее статором.

Активное перемешивание в сочетании с интенсивным акустическим воздействнем приводят к благоприятным условиям при диспергировании растворов, напри—
20 мер, гидрофобных цветообразующих компонент, при гомогенизации молока и молочных продуктов, получении ультратонких эмульсий и дисперсий. Два вышеука—
ванных фактора оказывают благоприятное воздействие и в процессах пастеризации
и стерилизации, т.к. позволяют равномерно подвергнуть всю обрабатываемую среду интенсивному акустическому воздействию, приводящему к уничтожению бактерий
25 и микроорганизмов.

Благодаря регулируемому приводу можно подобрать такую частоту вращения ротора, которая позволяет получить близкие к резонансным или резонансные частоты акустических колебаний корпуса статора 10. Установка двух и более статоров с одной стороны диска ротора позволяет за счет того, что каждый из них 30 имеет различные размеры (статор, расположенный ближе к оси вращения ротора, имеет меньшие размеры, чем статор, расположенный на большем диаметре) получить для каждого из них свою собственную частоту резонансных колебаний. Статоры, обладающие меньшими размерами, будут иметь более высокую собственную частоту колебаний, чем статоры, вмеющие большие размеры. В этом случае в 35 устройстве имеются два и более статоров, которые работают каждый в отдельности наиболее эффективно в своей области частот вращения ротора. Таким образом, рассматриваемое устройство, с двумя и более статорами 10, расположенными по одну сторону диска ротора 4, обладает более широким спектром собственных частот колебаний статора 10. Выполнение статоров 10 различной упругости, т.е. 40 из различных материалов, обладающих различными модулями упругости, а также с пазличной толшиной дисков, их формой, также расширяет спектр собственных частот колебаний статора, что делает данное устройство более универсальным и позволяет обрабатывать на нем широкий круг различных жидкотекущих сред, обладающих как изначально, так и в процессе обработки, различными физическими 45 свойствами (вязкостью, днаметром частиц дисперсной фазы, межфазным поверхностным натяжением, скоростью распространения звука в системе, диссипацией акустических колебаний в системе и т.д.). С помощью регулируемого привода по

максимуму акустических колебаний удается подобрать наиболее эффективную частоту вращения ротора, при которой имеет место, в зависимости от решаемой запачи, наиболее интенсивное диспергирование или стерилизация, или перемешивание, или сочетание этих и других процессов, протекающих в обрабатываемых системах. 5 Установка статоров 10 с обенх сторон диска 4 ротора позволяет не только повысить эффективность процесса за счет увеличения производительности, но и расширить область начальной стадии срывной акустической кавитации за счет того, что статоры 10, расположенные с разных сторон диска 4 ротора, через обрабатываемую жидкотекучую систему оказывают непосредственное влияние друг 10 на друга, а т.к. обрабативаемая жидкотекучая среда поступает в пространство между одной поверхностью диска 4 ротора и статором 10, расположенным с этой же стороны диска 4 непосредственно из входного патрубка 2, а в пространство между статором 10 и другой поверхностью диска 4 ротора через окна 15 в писке 4 ротора; то в этом пространстве возникают несколько раньше (при более низких 15 частотах вращения ротора) явления срывной кавитации. Благодаря перераспределению давлений в области выходного патрубка 3 это явление срывной кавитации не получает дальнейшего развития, а наоборот перестает существовать. Через некоторое время этот процесс поэторяется. Таким образом, это явление носит периодический жарактер, при этом максимальное значение акустических колебаний 20 возрастает по сравнению с режимом работы устройства, когда акустические колебания остаются неизменными во времени. Установка статора или статоров 10 в корпусе 1 с возможностью изменения расстояния между ним и ротором и с возможностью отклонения от соосности между ними позволяет усилить эффект воздействия вращающегося ротора на статор или статоры 10. Уменьшение зазора (расстоя-25 ния) между ротором и статором наряду с усилением эффекта обработки жидкотекучей среды приводит и к увеличению тепловыделений в жидкость, что приводит к резкому увеличению температуры в обрабатываемой среде. Поэтому для каждой конкретной обрабатываемой жидкотекучей среды подбирается тот минимальный завор между ротором и статором или статорами 10, при котором за счет высокой 30 температуры не происходит изменений в жидкой среде, приводящих к отрицательным последствиям. Отклонение же от соосности между статором или статорами 10 и диском 4 ротора приводит к увеличению воздействия со стороны вращающегося ротора на статор или статоры, т.к. всякое усиление (увеличение) неравномерности зазора между ротором и статором приводит к усилению результирующего 35 воздействия со стороны ротора на статор, что в свою очередь интенсифицирует акустические процессы в статоре. Это в свою очередь приводит к интенсификации процессов, протеквющих в обрабатываемой среде: диспергирования, растворения, перемешивания, а кроме того, позволяет проводить одновременно процессы диспергирования, гомогенизации с процессом пастеризации и стерилизации. Это осо-40 бенно ценно, например, при производстве пищевых продуктов. Наряду с интенсификацией процесса диспергирования, проведением процессов пастеризации и стерилизации предлагаемое устройство позволяет получить дисперсии, например, цветообразующих компонент со средним диаметром частиц дисперсной фазы до 0.04 мкм. Предлагаемое устройство позволяет изменять режимы обработки жидкотекучих 45 систем как в процессе обработки, определяя наиболее эффективный режим по максимуму акустических колебаний, приближаясь к нему, или удаляясь от него, од-

ной партии продукта, так и легко переходить к обработке различных по своему

составу, свойствам жидкотекучих систем. Сочетание традиционных процессов, протекающих в подобных устройствах с процессами пастеризации и стерилизации, позволяет расширить область применения предлагаемого устройства, резко повысить сохранность обработанных жидкотекучих продуктов.

5 Экономический эффект достигается за счет снижения энергозатрат при получении ультратонких дисперсий, значительного увеличения срока их сохранности, сокращения количества материалов и наименования оборудования. Например, в молочной промышленности отпадает необходимость в применении громоздкого оборудования для стерылизации и пастеризации молока, следствием чего является 10 снижение энергозатрат, затрат на обслуживание и ремонт оборудования.

Во всех примерах, приведенных ниже, использовался роторно-пульсационный аппарат с диаметром статора 205 мм. В примерах I, II использовался роторно-пульсационный аппарат с ротором диаметром 170 мм. В примере III, в таблицах 1, 2, 3 приведены данные с использованием устройства с диаметром ротора 170 мм; в таблицах 4, 5 - с диаметром ротора 200 мм. При применении ротора диаметром 170 мм установилась частота вращения 7000 об/мин; при применении ротора диаметром 200 мм. - 3000 об/мин.

пример і

Получение тонких дисперсий гидрофобных цветообразующих компонент

20

В емкость из нержавеющей стали, снабженный рубашкой для охлаждения, крышкой, донным клапаном, термометром и предлагаемым выносным диспергирующим устройством загружают дисперсионную среду, состоящую из 36.2 л 3% водного раствора желатина, 1.55 л смачивателя, например, натриевой соли диэтилового 25 эфира -N-у-децилоксипропил-N-(β-карбоксисульфопропионил)-аспарагиновой кислоты (СВ-1147) и 0.175 г аэросила с удельной поверхностью 300 м². Дисперсионную среду нагревают до 60°C, после чего за счет насосного эффекта диспергирукошего устройства, имеющего входной и выходной патрубки, осуществляют перемешивание солержимого аппарата по циклу при скорости вращения ротора 2 тыс. 30 оборотов в минуту. В режиме перемешивания в дисперсионную среду при температуре 60-65° C подают дисперсную фазу - раствор, например, 3.9 кг голубой цветообразующей компоненты α -(2,4-дитретамилфенокси)-пропиламид-1-окси-2,4диклор-3-метилбензойной кислоты (С-213) в высокожилящем растворителе, например, смеси, состоящей из 4.05 кг трибутилфосфата, 2.7 кг дибутилфталата и 35 1.35 кг трифенилфосфата. Полученную смесь перемешивают в течение двух минут. после чего скорость вращения ротора увеличивают до 7,6 тыс. оборотов в минуту. При указанных значениях скорости вращения ротора диспергирующего устройства в жидкотекущей среде возникают резонансные колебания, которые возникают за счет воздействия статора на среду. В указанном режиме смесь отрабатывают 3 40 минуты при температуре +75° С±5° С. Получают стерилизованную дисперсию голубой гидрофобной цветообразующей компоненты со средним диаметром (&) частиц дисперсной фазы 0.07 мкм (определялся электронномикроскопическим методом по А.С. СССР № 1405540) с содержанием основного вещества 7.8%, которая хранится при температуре +3++5° С в закрытой емкости без признаков загнивания в те-45 чение 8 месяцев. По окончании срока хранения средний диаметр частиц дисперсной фазы составил 0.11 мкм.

10

пример п

По технологии примера I в смесь, состоящую из 36.55 л воды, 1.2 л смачивателя додецибензолсульфоната натрия (СВ-81), 0.175 г аэросила с удельной поверхностью 300 м² при температуре 60°C подают раствор, например, 3.9 кг 5 пурпурной гидрофобной цветообразующей компоненты I-(2', 4', 6'-трихлорфенил)-3-[2"-хлор-5 октадецинилсукциновламинофениламино]-пиразолона 5 (М-651) в смесм высокомилящих растворителей, состоящей из 4.05 кг трибутилфосфата, 2.7 кг дибутилфталата, 1.35 кг трифенилфосфата и органического сополимера, содержащего карбоксильную группу, например, 0.24 кг сополимера, общей формулы

$$\begin{bmatrix} -CH_{2} & -CH_{3} \\ -CH_{2} & -C \\ -COOC_{4}H_{3} \end{bmatrix}_{x} - \begin{bmatrix} -CH_{2} & -C \\ -CH_{2} & -C \\ -COOH \end{bmatrix}_{y},$$

где x и y – массовые числа; x=5.6-6.5, y=0.1-0.8 с удельной вязкостью 0.5% раствора в ацетоне 0.15. Смесь отрабатывают 5 минут при $+78^{\circ}$ С в предлагаемом диспергирующем устройстве при скорости вращения ротора 8.7 тыс. оборотов в минуту в условиях воздействия статора на среду колебаниями в области резо- 15 нансной частоты и амплитуды, которые определяют по максимуму амплитуды акустических колебаний с вомощью гидрофона.

Получают стерильную дисперсию пурпурной гидрофобной цветообразующей компоненты со средним диаметром частиц дисперсной фазы 0.04 мкм. Дисперсия хранится в течение 1.5 лет при температуре +5++7°C без признаков разложения и 20 расслоения, средний диаметр частиц дисперсной фазы по окончании срока хранения составил 0.08 мкм.

По аналогичной технологии получают стерилизованные тонкие дисперсии смески голубых цветообразующих компонент, смесей пурпурных компонент и дисперсий желтых компонент.

Указанные тонкие дисперсии гидрофобных цветообразующих компонент используют в производстве цветных обращаемых пленок, негативных, позитивных, телевизионных фотопленок, цветных фотобумаг.

ПРИМЕР III

Диспергирование, гомогенизация и стерилизация молока и молочных продуктов

30

Процесс гомогенизации молока и молочных продуктов с одновременной стерилизацией может осуществляться на молочных заводах, приемных пунктах молока, животноводческих фермах.

I. Гомогенизация – стерилизация молока в режиме циркуляции

35 (Обработку ведут в устройстве с днаметром ротора 170 мм и частотой врашения 7000 об/мин.)

В емкость из нержавеющей стали, объемом 100 л, снабженную входным и выходным патрубками, термометром, рубашкой и выносным роторно-пульсационным аппаратом по предлагаемому изобретению загружают 75 л цельного молока с тем-40 пературой 20° С. Молоко обрабатывают в режиме циркуляции емкость—роторнопульсационный аппарат при скорости вращения ротора 7.0 тыс. оборотов в минуту в условиях, когда в жидкотекучей среде возникают резонансные колебания, которые определяют по максимуму амплитуды акустических колебаний. Без дополнительного принудительного нагревания в течение 6 минут обработки температура 5 молока в емкости достигла +95° С. Отбор проб молока для исследования приводили, начиная с температуры +60° С. Результаты проведенных испытаний приведены в таблицах 1-3.

Качество, полученного в результате гомогенизации (диспергирования) молока, оценивали по показателям эффективности гомогенизации (средний диаметр

10 (d) жирового шарика), показателям его пищевой и биологической ценности; завершение процесса пастеризации оценивали по инактивации (отсутствию) фермента
фосфатазы. При этом стойкость гомогенизированного молока при хранении, оцениваемая по изменению показателей титруемой кислотности в градусах Тернера
(°T), определяли в соответствии с ГОСТ 3624-67, определение среднего диаметра

15 частиц дисперсной фазы молока и молочных продуктов проводили по методике А.С.
СССР № 1405540, определение пищевой и биологической ценности молока проводили
по ГОСТ 13277-79, ГОСТ 7047-55, микробиологический контроль (по общему микробному числу и содержанию бактерий группы кишечной палочки) — по ГОСТ 9225
84, реакция на фосфатазу по ГОСТ 3623-73.

Результаты представлены в таблице № 1.

Микробнологические показатели гомогенизированного по предлагаемому способу молока оценивали по нарастанию общего микробного числа (ОМЧ) в 1.0 мл продукта и содержанию бактерий группы кишечной палочки (БГКП).

Результаты исследования представлены в таблице № 2.

25 Для сравнения ниже приведены микробиологические показатели стерилизованного молока массового потребления [5] и стерилизованной детской молочной смеси "Малютка", при этом стерилизация указанных продуктов осуществлялась при температуре +150° С.

Вид молочного продукта:	ОМЧ в 1 мл, не более:	БГКП
Стерилизованное молоко после стерилизации	1.103	отсутствуют в 10 мл
Детская молочная смесь "Малютка"	100	отсутствуют в 11.1 мл

Пищевая ценность гомогенизированного стерилизованного молока определя—
30 лась по содержанию молочного жира, белка; биологическая ценность — по содержанию в молоке витаминов С, Е, каротиноидов, нонно-молекулярного кальция.

показатели эффективности гомогенизации, титруемой КИСЛОТНОСТИ (°Т) ЦЕЛЬНОГО МОЛОКА В ПРОЦЕССЕ ХРАНЕНИЯ (диаметр ротора 170 мм, частота вращения 7000 об/мин.)

Время хранения	Кислот. исходн. молока при хра-	_			при хранс о жира, м	жни 15°C Км	,
молока, сут.	нении 15°C, °T/(&) частиц		Температ	тура гомого	сиизации,	*c	<u></u>
. ,	мол. жира, мкм	60	70	80	85	90	95
0	20.5/3.2	20/0.73	20/0.64	20/0.51	20/0.48	20/0.40	20/0.36
0.5	45/3.6	20/0.72	20/0.66	20/0.50	20/0.50	20/0.40	20/0.37
1	скисание	20/0.74	20/0.68	20/0.50	20/0.54	20/0.42	20/0.36
3	-	20/-	20/-	20/-	20/-	20/-	20/-
5	-	20/-	20/-	20/-	20/-	20/-	20/-
7	-	31/0.80	20/-	20/0.6	20/-	20/-	20/0.4
9	-	46/-	20/0.73	20/-	20/0.61	20/0.50	20/0.44
11	_	скисан.	31/0.78	20/0.61	20/0.59	20/0.55	20/0.44
12	-	_	скисан.	36/-	38/-	32/0.60	34/0.63
13	-	_	_	скисан.	скисан.	скисан.	скисан.

Таблица № 2

микробиологические показатели гомогенизированного СТЕРИЛИЗОВАННОГО МОЛОКА

(днаметр ротора 170 мм, частота вращения 7000 об/мин.)

Время	Микробиол.	Содержан.	Содержани	е бакт е р	ий в го	эмоген.	стерил.	молоке, ед.	
хранения молока,	показатели	бактер. в исходном молоке	Температура гомоген. (стерилизации), °C 60 70 80 85 90 95						
cyt.	ОМЧ	2.6 · 104	1 · 103	275	120	90	55	35	
1	ОМЧ	2.0 - 10	1.10	213					
	БГКП	orcyter. B	orcyrci.	HC	HC	не	не	не	
		0.01 мл	в 1 мл	обн.	обн.	обн.	обн.	обн.	
3	РМО	6.10 ⁴	$1.2\cdot 10^3$	325	185	100	65	55	
	БГКМ	отсутст. в	отсутст.	HC	не	не	не	не	
		0.01 мл	в 1 мл	обн.	обн.	обн.	обн.	обн.	
7	РМО	3.0 · 10 ⁵	1.8·10 ³	450	270	130	100	90	
	БГКМ	отсутст. э	отсутст.	не	не	не	нс	не	
	D. 100	0.001 MJ	в 0.3 мл	обн.	обн.	обн.	обн.	обн.	
11	РМО	_	-	1.103	520	280	180	110	
**	•								
	BIKM	-	-	HC	HC	не	не	не	
				обн.	обн.	обн.	о бн.	обн.	

Таблица № 3

ПОКАЗАТЕЛИ ПИЩЕВОЙ И БИОЛОГИЧЕСКОЙ ЦЕННОСТИ ГОМОГЕНИЗИРОВАННОГО СТЕРИЛИЗОВАННОГО МОЛОКА (обработку ведут в устройстве с ротором Ø 170 мм при частоте вращения 7000 об/мин.)

Наименование		Исходное	Гомогенизированное стерилизованное молок					молоко
			Темпер 60	ратура г 70	омогени 80	з. (стери 85	. (стерилизации) 85 90	
1.	Массовая доля жира, %	3.55	3.55	3.55	3.55	3.55	3.55	3.55
2.	Массовая доля белка, %	2.8	2.8	2.8	2.8	2.8	2.8	2.8
3.	Плотность, г/см ³	1.027	1.027	1.027	1.027	1.027	1.027	1.027
	Эффективності ции (качеств. фосфатазу) Показатели би ценности мож Содержание	реакция на	отрыц.	отриц.	отриц.	отриц.	отриц.	отриц.
	кальция мг / % Содержание	116.0	114.0	102.0	98.8	98.4	98.0	98.0
7.	витамина С, мг / % Содержание	1.25	1.25	0.98	0.72	0.72	0.60	0.60
8.	витамина Е, мг / %	0.16	0.15	0.16	0.146	0.144	0.14	0.14
	каротинондов мг / %	0.036	0.033	0.033	0.036	0.036	0.044	0.036

Для сравнения, ниже приведены некоторые нормы ГОСТ 13277-79 на стерилизованное молоко массового потребления.

1.	Массовая доля жира, %	- 1.5 - 3.5
2.	Массовая доля белка, %	- 1.8 - 2.8
3.	Плотность, г/см ³	- 1.027
4.	Содержание фосфатазы	
	(эффективность стерилиз.)	- отсутствует
5.	Содержание кальция, мг / % в	
	зависимости от содержания в	
	исходном молоке)	- до 121
6.	Содержание витаминов, мг / %	
	C	- 0.3 - 0.6
	E	- 0.10
	Каротинондов	- 0.01

14

Средний диаметр частиц молочного жира в стерилизованном молоке после гомогени-зации по известным способам равен 1.0 - 2.0 мкм.

Гомогенизация – стерилизация цельного молока в потоке (обработку ведут в устройстве с ротором Ø 200 мм при частоте вращения 3000 об/мин.)

В емкость из нержавеющей стали, соединенную посредством патрубка и трубопровода с выносным роторно-пульсационным аппаратом по предлагаемому изобретению, подавали со скоростью от 12 до 20 тони в час предварительно нагретое в трубчатом теплообменнике молоко с температурой +75 + +78° С. Из емкости молоко немедленно поступало в роторно-пульсационный аппарат, снабженный двумя статорами и ротором, причем статоры были выполнены с несовпадающими собственными частотами колебаний. Поступившее в роторно-пульсационный аппарат молоко обрабатывалось в условиях воздействия на него двух статоров, имеющих колебания различной частоты и амплитуды, которые регулировали числом оборотов вращения ротора (от 3 до 3,5 тысяч оборотов в минуту). Далее обработанное молоко со скоростью 12-20 тони в час через холодильник поступало в приемную емкость (танк).

Результаты испытаний приведены в таблице № 4. Как следует из данных таблицы №4, обработка исходного молока, имеющего общее микробное число (ОМЧ) 1.9 млн., в потоке в предлагаемом роторно-пульсационном аппарате при +78° С (температура пастеризации) приводит к получению целевого продукта, отвечающего по своим микробиологическим по-казателям стерилизованному молоку (ОМЧ=8).

Из приведенных выше примеров следует, что предложенный способ гомогенизации (диспергирования) молока позволяет значительно уменьшить средний диаметр частиц дисперсной фазы (молочного жира), что практически исключает отстаивание его в молоке при хранении. Это приводит к повышению пищевой ценности молока. Кроме того, по предлагаемому способу процесс гомогенизации сопровождается одновременной стерилизацией молока, которая протекает при низких (70-90° C) по сравнению со способом-прототипом (+150° C) температурах, что позволяет улучшить как пищевую, так и биологическую ценность молока.

Таблица № 4
ТЕХНОЛОГИЧЕСКИЕ ПАРАМЕТРЫ ПРОЦЕССА ОБРАБОТКИ ЦЕЛЬНОГО
МОЛОКА В ПОТОКЕ. ХИМИЧЕСКИЕ И МИКРОБИОЛОГИЧЕСКИЕ
ПОКАЗАТЕЛИ ОБРАБОТАННОГО МОЛОКА
(диаметр ротора 200 мм., частота вращения 3000 об/мин.)

Технологические параметры Скорость Температура обработки обработки	Изменение титруемой кислотности молока при хранении при 12° С			Отстой жира (0.5 л), см, 5 сут.	Микробиологические показатели БГКП ОМЧ	
молока, молока, °С Т/час	5 сут.	7 су т .	9 сут.		через 1 сутки	через 5 сут., ед.
Исходное сырое молоко;	70	_	-	2		-
Кислотность — 19°T БГКП — обнаруж. в 0.000001 мл ОМЧ — 19000000 ед.	(кислое)					
12-20 +75 - +78	19	19	20	отсут.	не обн.	8

3. Получение концентрированного молока в режиме циркуляции

По технологии примера III п.1 в предлагаемом устройстве подвергали обработке при +60° С в течении 3 минут при скорости вращения ротора 8.4 тыс. оборотов в минуту в условиях резонансных колебаний в жидкотекучей среде 30 кг сухого молока в 40 л воды. После обработки получили однородную молочную массу со средним диаметром частиц дисперсной фазы (молочного жира) 0.1 мкм, вязкостью 130 сантипуаз, с содержанием жира 9.35%. Полученный продукт может быть использован в технологии производства молока и молочных продуктов.

Аналогичные продукты, полученные по известным способам, имеют средний диаметр частиц молочного жира $1.0-1.8\,$ мкм [7].

4. Восстановление сухого молока в потоке

По технологии примера III п.2 в емкость из нержавеющей стали с помощью загрувочного устройства подавали со скоростью от 12 до 20 тони в час смесь сухого молока (жирность 25%) и теплой воды в соотношении (масс. части) от 1:3,5 до 1:8. Смесь, имеющая температуру 30-40°С, немедленно поступала в роторно-пульсационный аппарат, где происходило одновременно растворение сухого молока в воде, его гомогенизация, змульгирование капель молочного жира, пастеризация восстановленного молока; скорость восстановления молока в роторно-пульсационном аппарате по предлагаемому изобретению составляла 12-20 тони в час.

Результаты испытаний приведены в таблице № 5.

Таблица № 5

ТЕХНОЛОГИЧЕСКИЕ ПАРАМЕТРЫ ПРОЦЕССА ВОССТАНОВЛЕНИЯ СУХОГО МОЛОКА В ПОТОКЕ.

ПОКАЗАТЕЛИ ВОССТАНОВЛЕННОГО МОЛОКА (диаметр ротора 200 мм при частоте вращения 3000 об/мин.)

Жирность восстанов- ленного молока, %	Соотно- шение сухое молоко/ вода (масс. части)	Произ- води-	Тем- пера- тура,	По- треб- ляем. мощн.,	метры Удель- ные энерго- затраты, квт/л		атели вос БГКП, ед.	Плот- ность, г/см ³		олока Средний диам. капель (ф) мол. жира, мкм
По предлаг	хэт Комэв	нологии								
2,66	1:8	12-20	30-40	49,4	0,0058 (5,8 sr.)	4800	отсут.	1,027	19	0,61
5,5	1:3,5	12-20	30-40	49,4	0,0058	5500	отсут.	-	19	0,53
По извести	ой технол	югии								
Казанского	молкомбя	ната.					присут.			
2,66	1:8	10	30-40	-	-	<i>5</i> 9000	в 0,01 мл	1,027	19	3-4

Таким образом, из приведенных примеров следует, что предложенный способ обработки жидкотекучих сред и предложенное устройство для его осуществления позволяет значительно повысить эффективность процесса диспергирования, одновременно провести стерилизацию жидкотекучих сред, а также уменьшить средний диаметр частиц дисперсной фазы эмульсионных систем (дисперсий гидрофобных цветообразующих компонент, молока, молочных продуктов и т.д.).

16

ЛИТЕРАТУРА

- 1. Патент США № 2991177, 1961;
- 2. Авторское свидетельство СССР № 1393139, Кл СОЗС 7/26 от 29.12.85;
- 3. В.В.Вайткус. Гомогенизация Молока М.: Пищевая промышленность 1967, с.35;
- 4. Авторское свидетельство СССР № 971211, Кл М. Кл А 23 С 3/03;
- 5. Балабудкин М.А. Роторно-пульсационные аппараты в жимико-фармацевтической промышленности. М.: 1983, с. 98-100, рис.24.
- 6. Авторское свидетельство СССР № 1830278, Кл ВОІГ/28, опубл. в 1991 г.
- 7. Е.А.Богданова и др. Производство цельномолочных продуктов. М.: Легкая и пищевая промышленность, 1982, с.197.

17

формула изобретения

- 1. Способ обработки жидкотекучих сред в роторно-пульсационном аппарате, *отпациа-ющийся* тем, что обработку ведут в условиях дополнительного акустического воздействия статора на среду колебаниями различной частоты и амплитуды, при этом частоту воздействия регулируют числом оборотов ротора, а амплитуду воздействия моментом инерции массы диска вращающегося ротора.
- 2. Способ по п.1, *отпличающийся* тем, что обработку ведут в области резонансных колебаний статора.
- 3. Способ по п.1-2, *отпичающийся* тем, что обработку ведут в условиях параметрических колебаний статора.
- 4. Способ по п.1-3, отличающийся тем, что используют роторно-пульсационный аппарат, который снабжен, по меньшей мере, одним дополнительным статором, при этом подбирают статоры с совпадающими или не совпадающими собственными частотами колебаний.
- 5. Способ по п.1-4, *отпичающийся* тем, что регулируют величину зазора между ротором и статором и/или величину отклонения от соосности между ротором и статором.
- 6. Способ по п.1-5, *отличающийся* тем, что используют роторно-пульсационный аппарат, в котором ротор и статор снабжены турбулизирующими элементами, имеющими различные собственные частоты колебаний.
- 7. Роторно-пульсационный аппарат, содержащий корпус, внутри которого установлены ротор и статор, *отпичающийся* тем, что статор установлен в корпусе посредством, по меньшей мере, одной точки опоры и имеет зазор по отношению к корпусу для обеспечения возможности осуществления его объемных колебаний.
- 8. Аппарат по п.7, *отличающийся* тем, что статор установлен в корпусе посредством центральной части в области оси вращения ротора.
- 9. Аппарат по п.7-8, *отпачающийся* тем, что центральная часть статора, с помощью которой он установлен в корпусе, выполнена в виде конической или цилиндрической обечайки, а периферийная часть, установленная с зазором к корпусу аппарата, в виде диска или усеченного конуса.
- Аппарат по п.7-9, отличающийся тем, что в конической или цилиндрической обечайке выполнены окна.
- 11. Аппарат по п.7-10, *отличающийся* тем, что он снабжен, по меньшей мере, одним дополнительным статором, установленным коаксиально имеющемуся статору с той же стороны ротора, при этом, статоры выполнены с совпадающими или не совпадающими собственными частотами колебаний.
- 12. Аппарат по п.7-10, *отличающийся* тем, что он снабжен, по меньшей мере, одним дополнительным статором, установленным с другой стороны ротора.
- 13. Аппарат по п.7-12, *отличающийся* тем, что статоры выполнены с различной упругостью.
- 14. Аппарат по п.7-13, *отпличающийся* тем, что статор или статоры установлены с возможностью изменения зазора относительно ротора и/или с возможностью отклонения от соосности ротора и статора.
- 15. Аппарат по п.7-14, *отпациающийся* тем, что на поверхностях ротора и статора или статоров, обращенных друг к другу, выполнены турбулизирующие элементы.
- 16. Аппарат по п.7-15, *отличающийся* тем, что турбулизирующие элементы выполнены в виде коаксиальных допаток или коаксиальных цилиндров с проточными каналами или прорезями.

измененная формула изобретения

[получена Международным бюро 12 октября 1996 (12.10.96)]

- 1. Способ обработки жидкотекучих сред в роторно-пульсационном аппарате, отличающийся тем, что обработку ведут в условиях дополнительного акустического воздействия статора на среду колебаниями различной частоты и амплитуды, при этом частоту воздействия регулируют числом оборотов ротора, а амплитуду воздействия моментом инерции массы диска вращающегося ротора.
- 2. Способ по п. 1, отличающийся тем, что обработку ведут в области резонансных колебаний статора.
- 3. Способ по п. 1-2, отличающийся тем, что обработку ведут в условиях параметрических колебаний статора.
- 4. Способ по п. 1-3, отличающийся тем, что используют роторно-пульсационный аппарат, который снабжен, по меньшей мере, одним дополнительным статором, при этом подбирают статоры с совпадающими или не совпадающими собственными частотами колебаний.
- 5. Способ по п. 1-4, отличающийся тем, что регулируют величину зазора между ротором и статором и/или величину отклонения от соосности между ротором и статором.
- 6. Способ по п. 1-5, отличающийся тем, что используют роторно-пульсационный аппарат, в котором ротор и статор снабжены турбулизирующими элементами, имеющими различные собственные частоты колебаний.
- 7. Роторно-пульсационный аппарат, содержащий корпус, внугри которого установлены ротор и статор, отличающийся тем, что статор имеет в центральной части, по меньшей мере, одну точку опоры, расположенную в области оси вращения ротора, статор установлен с зазором по отношению к корпусу для обеспечения возможности осуществления статором объемных колебаний, при этом аппарат снабжен средством для регулирования зазора между ротором и статором и/или выполнен с возможностью отклонения от соосности ротора и статора.
- 8. Аппарат по п. 7, отличающийся тем, что центральная часть статора, с помощью которой он установлен в корпусе, выполнена в виде конической или цилиндрической обечайки, а периферийная часть, установленая с зазором к корпусу аппарата, в виде диска или усеченного конуса.
- 9. Аппарат по п. 7-8, отличающийся тем, что в конической или цилиндрической обечайке выполнены окна.
- 10. Аппарат по п. 7-9, отличающийся тем, что он снабжен, по меньшей мере, одним дополнительным статором, установленным коаксиально имеющемуся статору с той же стороны ротора, при этом статоры выполнены с совпадающими или не совпадающими собственными частотами колебаний.
- 11. Аппарат по п. 7-10, отличающийся тем, что он снабжен, по меньшей мере, одним дополнительным статором, установленным с другой стороны ротора.
- 12. Аппарат по п. 7-11, отличающийся тем, что статоры выполнены с различной упругостью.
- 13. Аппарат по п. 10-12, отличающийся тем, что дополнительные статоры установлены с возможностью изменения зазора относительно ротора и/или с возможностью отклонения от соосности ротора и статоров.
- 14. Аппарат по п. 7-13, отличающийся тем, что на поверхностях ротора и статора или статоров, обращенных друг к другу, выполнены турбулизирующие элементы.
- 15. Аппарат по п. 7-14, отличающийся тем, что турбулизирующие элементы выполнены в виде коаксиальных лопаток или коаксиальных цилиндров с проточными каналами или прорезями.

и заявлением

Уважаемые господа,

В соответствии с результатами международного поиска по международной заявке PCT/RU95/00061 и в соответствии с Правилом 46 мы желаем ограничить объем своих притязаний относительно Роторнопульсационного аппарата по п.7-16 формулы изобретения и просим внести изменения в формулу изобретения. Предоставляем заменяющий лист 17, содержащий текст измененной формулы изобретения. Измененная формула изобретения имеет следующие отличия от первоначально заявленной формулы изобретения:

- 1. В пункт 7 формулы изобретения мы вносим следующие дополнительные признаки изобретения:
- 1.1 Дополнительные признаки, предусматривающие, что статор имеет в центральной части, по меньшей мере, одну точку опоры, расположенную в области оси вращения ротора. Данные признаки были раскрыты ранее в п. 8 формулы изобретения, а также на странице 4 описания изобретения, строки 26-29.
- 1.2 Дополнительный признак, предусматривающий, что роторнопульсационный аппарат снабжен средством для регулирования величины зазора между ротором и статором. Данный признак был раскрыт ранее на странице 16 описания изобретения, строки 22-25, а также на Фиг.9.
- 1.3 Дополнительный признак, предусматривающий что роторнопульсационный аппарат выполнен с возможностью отклонения от соосности ротора и статора. Данный признак ранее был раскрыт на странице 14 описания изобретения, строки 26-30, на Фиг.10 и в п. 14 формулы изобретения.

1.4 С учетом изменений, указанных выше, п. 7 формулы изобретения имеет следующую редакцию:

" Роторно-пульсационный аппарат, содержащий корпус, внутри которого установлены ротор и статор, отличающийся тем, что статор имеет в центральной части, по меньшей мере, одну точку опоры, расположенную в области оси вращения ротора, статор установлен с зазором по отношению к корпусу для обеспечения возможности осуществления статором объемных колебаний, при этом аппарат снабжен средством для регулирования зазора между ротором и статором и/или выполнен с возможностью отклонения от соосности ротора и статора"

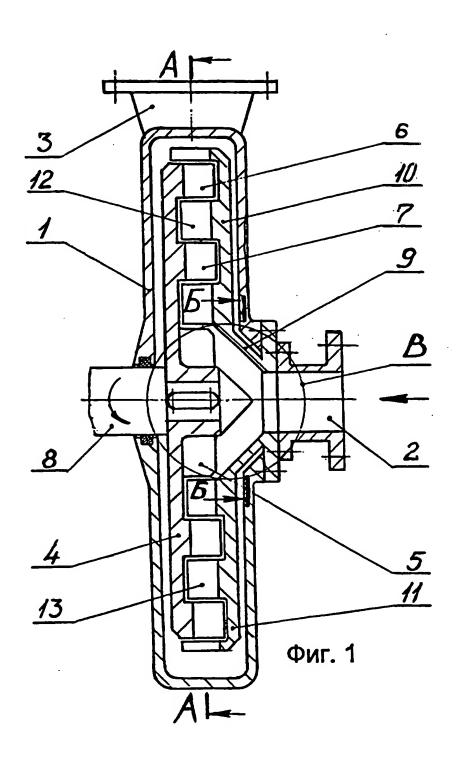
- 2 Пункт 8 формулы изобретения исключается из формулы изобретения.
- 3 В связи с этим изменяется нумерация остальных пунктов формулы изобретения.
- 4 В п. 13 формулы изобретения теперь указано, что данным пунктом защищается роторно-пульсационный аппарат по п. 10-12. Внесено указание о том, что настоящий пункт описывает дополнительные статоры, а не статор, как было указано первоначально.
- 4.1 С учетом указанных изменений, пункт 13 (бывший пункт 14) имеет следующую редакцию:

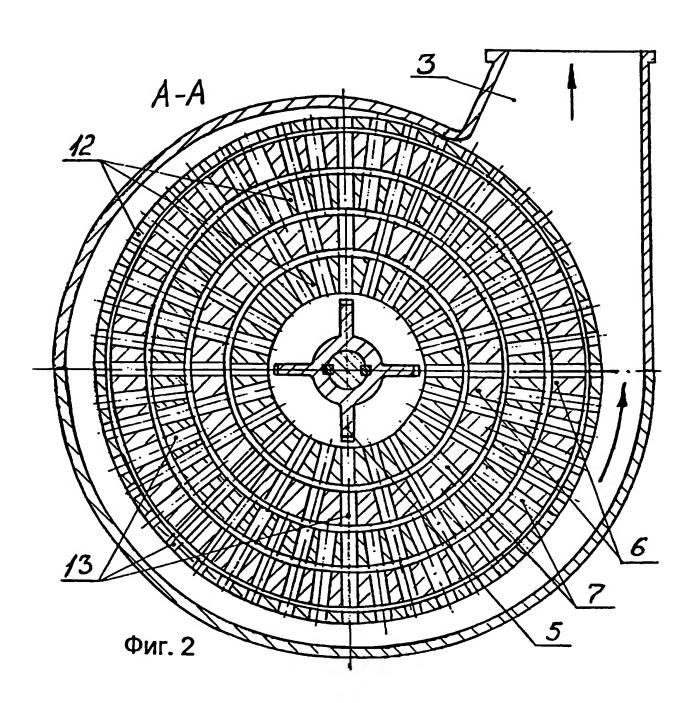
 "Аппарат по п. 10-12, отличающийся тем, что дополнительные статоры установлены с возможностью изменения зазора относительно ротора и/или с возможностью отклонения от соосности ротора и статоров."

Внесенные изменения в вышеуказанные пункты формулы изобретения основаны на первоначально поданных описании изобретения и чертежах и не влекут за собой изменения описания изобретения, реферата или чертежей.

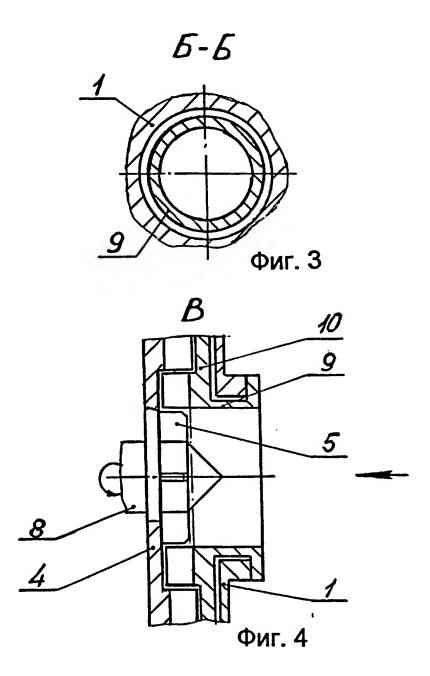
Предоставляем заменяющий лист No. 17 с уточенной формулой изобретения.

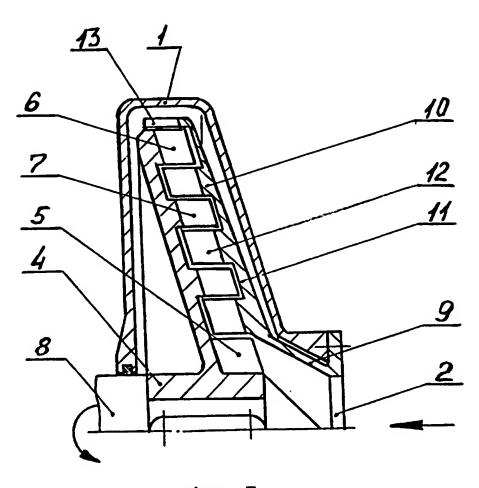
Приложение: заменяющий лист No. 17 с формулой изобретения в 1экземпляре.



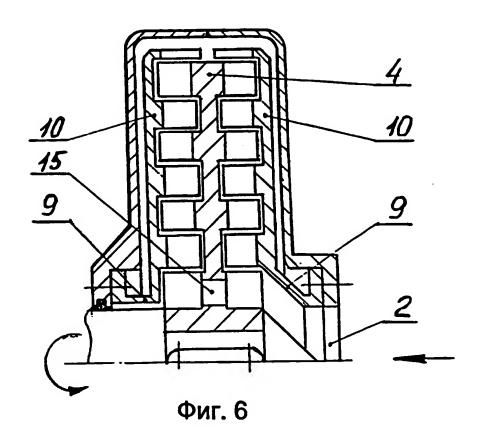


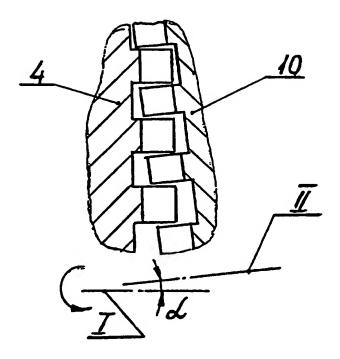
3/11





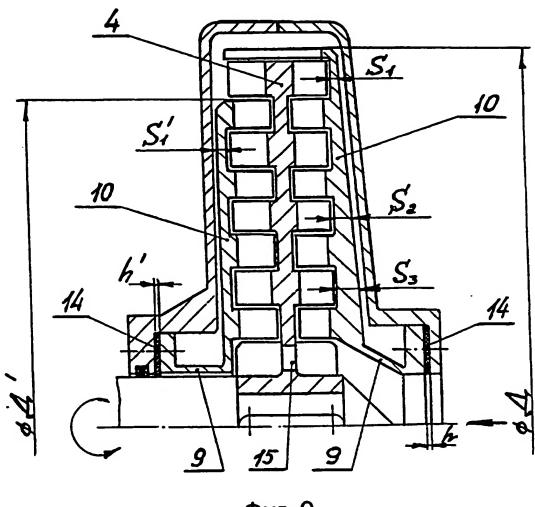
Фиг. 5





Фиг. 10

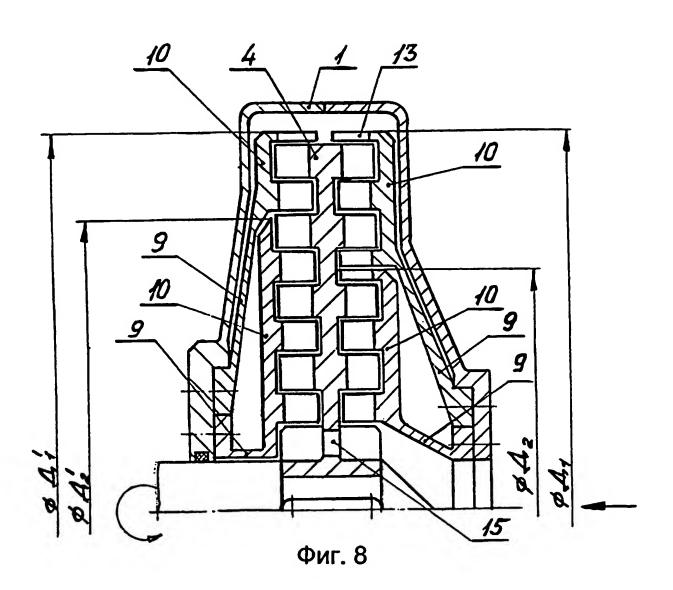
PCT/RU95/00061

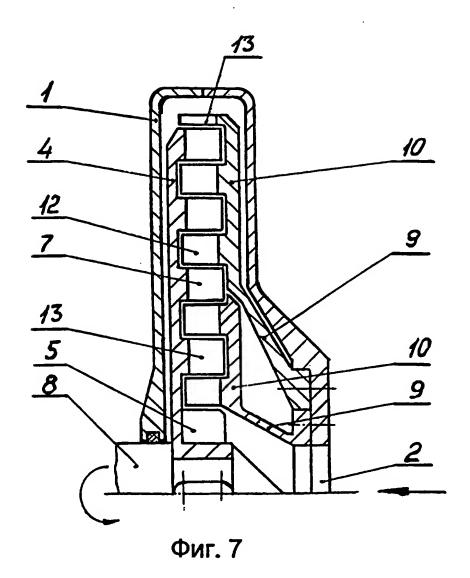


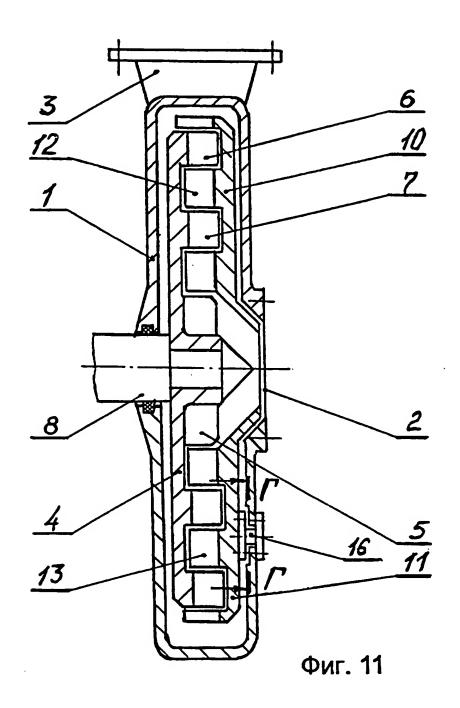
Фиг. 9

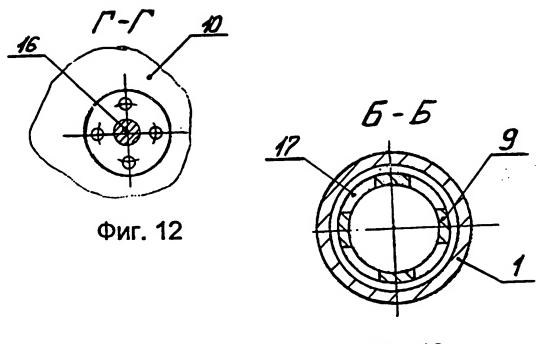
PCT/RU95/00061

8/11

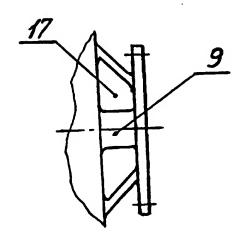








Фиг. 13



Фиг. 14

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

PCT/RU 95/00061

						
	A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER					
According t	C6: B0 1F 7/00 to International Patent Classification (IPC) or to both	national classification and IPC				
B. FIEL	DS SEARCHED	70.11				
Minimum de	ocumentation searched (classification system followed by	classification symbols)				
IP	C6: B01F 7/00, 7/10, 7/12, 7/26,	7/28 5/06, 11/00				
Documentati	ion searched other than minimum documentation to the ex	ttent that such documents are included in th	e fields searched			
Electronic da	ata base consulted during the international search (name o	of data base and, where practicable, search t	erms used)			
C. DOCU	MENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT					
Category*	Citation of document, with indication, where ap	propriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.			
A	SU, A, 291548 (BALABUDKIN M. A. et al) 1, 7-9 30 March 1985 (30.03.85)					
X	Su, A1, 1479088 (VSESOJUZNY NAUCHNO-ISSLEDOVATELSKY 7 INSTITUT GERBITSIDOV I REGULYATOROV ROSTA RASTENII) 15 May 1989 (15.05.89)					
X	GB, A, 1182321 (HEINZ LIST), 25 February 1970 7 (25.02.70)					
·						
Furthe	er documents are listed in the continuation of Box C.	See patent family annex.				
	categories of cited documents: at defining the general state of the art which is not considered	"T" later document published after the inte- date and not in conflict with the appli				
10 DE OE	particular relevance	the principle or theory underlying the				
"L" docume	analdered agent as mand by analdered to imply an investigation					
specia) (Reacon (as specified) at referring to an oral disclosure, use, exhibition or other	"Y" document of particular relevance; the considered to involve an inventive combined with one or more other such	step when the document is documents, such combination			
"P" docume the prior	being chained to a general shilled in the art					
Date of the	actual completion of the international search	Date of mailing of the international sea	rch report			
	uly 1995 (20.07.95)	16 August 1995 (16.08.	95)			
Name and o	pailing address of the ISA/ RU	Authorized officer				
Facaimile N	o.	Telephone No.				

Международная заявка No PCT/RU 95/00061

	FC1/RU 95	700001				
А. КЛАССИФИКАЦИЯ ПРЕДМЕТА ИЗОБРЕТЕНИЯ: B01F 7/00 Согласно Международной патентной классификации (МКИ-6)						
В. ОБЛАСТИ ПОИСКА:						
Проверенный минимум документации (Си дексы) МКИ-6: B01F 7/00, 7/10, 7/12,	стема классиф 7/26, 7/28.	икации и ин- 5/06. 11/00				
Другая проверенная документация в то чена в поисковые подборки:	й мере, в как	ой она вилю-				
Электронная база данных, использовав ние базы и, если возможно, поисковые	термины):	ске (назва-				
С. ДОКУМЕНТЫ. СЧИТАЮЩИЕСЯ РЕЛЕВАНТНЫ	MN					
Катего- Ссылки на документы с указан рия *) возможно, релевантных ча		Относится к пункту No.				
A SU, A. 291548 (БАЛАБУДКИН М 30 марта 1985 (30.03.85	.А. и другие)	1, 7-9				
ДОВАТЕЛЬСКИЙ ИНСТИТУТ Г	SU. A1. 1479088 (ВСЕСОЮЗНЫЙ НАУЧНО-ИССЛЕ 7 ДОВАТЕЛЬСКИЙ ИНСТИТУТ ГЕРБИЦИДОВ И РЕГУЛЯТОРОВ РОСТА РАСТЕНИЙ). 15 мая 1989 (15.05.89)					
X GB. A. 1182321 (HEINZ LIST) 1970 (25.02.70)	, 25 февраля	. 7				
	данные о пате гах указаны в					
* Особые категории ссылочных документов: "А" —документ, определяющий общий уровень техники. "Е" —более ранний документ, но опубликованный на дату международной подачи или после нее. "О" —документ, относящийся к устнойу раскрытию, экспонированию и т.д. "Р" —документ, опубликованный додаты международной подачи, но после даты испрашиваем мого приоритета. "Т" —более поздний документ, опубликованный после даты приоритета и приори						
Дата действительного заверше- ния международного поиска 20 июля 1995 (20.07.95) Дата отправки настоящего от- чета о международном поиске 16 августа 1995 (16.08.95)						
Наименование и адрес Междуна- родного поискового органа: Всероссийский						
научно-исследовательский инсти Н. Федорова тут государственной патентной экспертизы, Россия, 121858, тел. (095)240-58-88						
факс (095)243-33-37, телетайп 114818	АРАДОП	Москва, Бережковская наб. 30-1 факс (095)243-33-37, телетаяп 114818 ПОДАЧА				

DERWENT-1996-333807 ACC-NO:

DERWENT.

199820

WEEK:

COPYRIGHT 2005 DERWENT INFORMATION LTD

TITLE

Processing liquid in rolary-pulsation appts: - uses two or more stators with same or different oscillating frequencies, set at adjustable distances from rolor

INVENTOR: AGAFONOV, Y; FEDOROV, A. FOMIN, V. GATAULLIN, R.: GAYFULLIN, V.:

KRUGLOV A LEBEDEV S VOLKOV G YARYGIN V ZAKHAROV S . AGAFONOV. Y.M., FEDOROV, A.D., FOMIN, V.M., GATAULLIN, R.S.; KRUGLOV, A B. LEBEDEV, S.G. VOLKOV, G.A.: YARYGIN, V.E.:

ZAKHAROV, S.A.

PATENT-ASSIGNEE: FOMIN V MIFOMIII. EVROINTORG TRADING-IND COJEVRORI. IFF

INVESTMENTS LTD/IFFINI

PRIORITY-DATA: 1994RU-0045538 (December 29, 1994)

PATENT-FAMIL	r:			
PUB-NO	PUB-DATE	LANGUAG	E PAGES MAIN	I-IPC
WO 9620778 A1	July 11, 1996	R	035 B01 F	007/00
\ ~ 12~				
RU 2090253 C1	September 20, 1	997 N/A	023 \-2-	301F 007/00
\-12-				
AU 9523766 A	July 24, 1996	N/A	000 _2~1	301F 007/00
v				

DESIGNATED-STATES

AM AT AU BB BG BR BY CAICH ON CZ DE DK EE ES FI GB GE HU JP KE KG KP KR KZ LK LR LT LU LV MD MG MN MW MX NO NZ PL PT RO SDISE SI SKITUTT UA US UZ VNIAT BEICH DE DKIES FRIGBIGRIEIT KELU MC MW NLOA PT SD SES ZUG

CITED-DOCUMENTS: GB 1182321; SU 1479088; SU 291548

APPLICATION-I	DATA:	
PUB-NO	APPL-DESCRIPTOR	APPL-NO APPL-DATE
WO 9620778A1	N/A	1995WO-RU00061 April 7, 1995

RIJ 2090253C1	8448	ZONZENIZNOZEENO	December 29, 1994
RU ZU9UZ55U I	N/A	1994KU-UL40036	December 29, 1994
AU 9523766A	RIJA	1995AU-0023766	Amr. 17 400E
AU SOZOTODA	IVA	1330AU-0020100	Apili 7. 1330
AU 9523766A	Daradaa	WO 9620778	\$1/A
AU SUZUI UUA	Daseu Uii	VVO 3020110	1V/M

INT-CL (IPC): B01F007/00

ABSTRACTED-PUB-NO: WO 9620778A

BASIC-ABSTRACT:

The procedure consists of processing the liq. in a rotary-pulsation appts. with additional acoustic influence from a stator, applying oscillations at different frequencies and amplitudes, the frequency being regulated by the rotational speed of the rotor, and the amplitude by the moment of inertia of its disc. The procedure can be carried out in the stator's resonance oscillation or parametric oscillation zones. The appts. employed for the procedure has two or more stators (10) with oscillating frequencies which coincide or are different and an adjustable gap between the stators and rotor (4). Both rotor and stators have vortex generators with different oscillation frequencies.

USE - Suitable for processing liqs. in chemical photographic, food, pharmaceutical and microbiological industries e.g. for obtaining emulsions.

ADVANTAGE - More intensive processing effect.

CHOSEN- Dwg.8/14
DRAWING:
TITLE-TERMS: PROCESS LIQUID ROTATING PULSATE APPARATUS TWO MORE

STATOR OSCILLATING FREQUENCY SET ADJUST DISTANCE ROTOR

DERWENT-CLASS: J02

CPI-CODES: J02-A02B.

SECONDARY-ACC-NO:

CPI Secondary Accession Numbers: C1996-105415